PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

09-195049

(43)Date of publication of application: 29.07.1997

(51)Int.CI.

C23C 16/08

F01D 5/12

F01D 5/28

(21)Application number: 08-003197

7 (71)Applicant : TOSHIBA CORP

(22)Date of filing:

11.01.1996

(72)Inventor: SAITO MASAHIRO

TAKAHASHI MASASHI

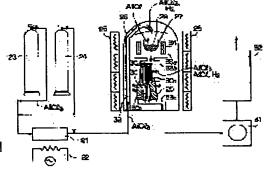
ITO YOSHIYASU

(54) FORMATION OF ALUMINIZED FILM BY CHEMICAL VAPOR DEPOSITION FOR GAS TURBINE BLADE

(57) Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To treat gas turbine blades at an optimum temp. at which these gas turbine blades are hardly thermally damaged and the strength and performance are hardly degraded of the material by improving the corrosion resistance and oxidation resistance of the inside surface of the cooling hole of the gas turbine blades.

SOLUTION: Metallic raw materials mainly composed of aluminum are housed into a raw material evaporator 22 and are heated. Gaseous chlorine is admitted into this raw material evaporator to from gaseous AlCl3. The formed gaseous AlCl3 is blown in a reduced pressure atmosphere to the molten aluminum 28 in a molten metal vessel 27 arranged in reaction vessel 26 heated to a high temp. in an xternal electric furnace 25 to effect reaction, by which gaseous AlCl is formed. The gaseous AlCl3 and the gaseous AlCl are supplied into the cooling hole 30 of the gas turbine blade 29 as the work installed in the reaction vessel and the inside surface of the



cooling holes are subjected to chemical vapor deposition by disproportion on the supply of the gaseous AlCl3 and the gaseous AlCl to the cooling holes 30 of the gas turbine blade 29 is executed from the cooling medium discharge side 30a of the cooling holes 30 and the discharge of the gasses is executed from the cooling medium inflow side 30b of the gas turbine blade 29.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

29.08.2001

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration] [Date of final disposal for application]

[Patent number]

3651710

[Date of registration]

04.03.2005

[Number of appeal against examiner's decision

of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's

decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平9-195049

(43)公開日 平成9年(1997)7月29日

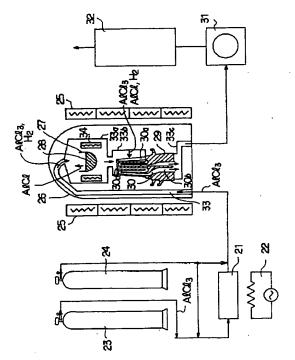
(51) Int.Cl. ⁶ C 2 3 C 16/08 F 0 1 D 5/12 5/28	識別記号 庁内整理番号	FI 技術表示箇所 C 2 3 C 16/08 F 0 1 D 5/12 5/28
	· 	審査請求 未請求 請求項の数19 OL (全 12 頁)
(21)出願番号	特願平8 -3197	(71)出願人 000003078 株式会社東芝
(22)出願日	平成8年(1996)1月11日	神奈川県川崎市幸区堀川町72番地 (72)発明者 齋藤 正弘 神奈川県横浜市鶴見区末広町2の4 株式 会社東芝京浜事業所内
		(72)発明者 高橋 雅士 神奈川県横浜市鶴見区末広町2の4 株式 会社東芝京浜事業所内
		(72)発明者 伊藤 義康 神奈川県横浜市鶴見区末広町2の4 株式 会社東芝京浜事業所内
		(74)代理人 弁理士 波多野 久 (外1名)

(54) 【発明の名称】 ガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法

(57)【要約】

【課題】低い処理温度にて化学蒸着法によるA1コーティングを行うことができ、ガスタービン翼冷却孔内面の耐食性および耐酸化性を向上させる。ガスタービン翼が熱ダメージを受けにくく、材料の強度低下や性能低下が起こり難い最適温度で処理できるようにする。

【解決手段】アルミニウムを主体とする金属原料を原料気化器22内に収容して加熱するとともに、その原料気化器に塩素系ガスを流入してA1C13ガスを生成させ、この生成したA1C13ガスを、外部電気炉25で高温に加熱した反応容器26内に配置した溶湯器27内のアルミニウム溶湯28に減圧雰囲気中で吹き掛けてしる。ガスおよびA1C1ガスを反応容器内に設置した被処理品としてのガスタービン翼29の冷却孔30に供給して、その冷却孔の内面に不均化反応による化学蒸着を行わせる。ガスタービン翼29の冷却孔30へのA1C13ガスおよびA1C1ガスの供給を、その冷却孔30の冷却媒体排出側30aから行うとともに、ガスの排出を、ガスタービン翼の冷却媒体流入側30bから行う。



【特許請求の範囲】

【請求項1】 アルミニウムを主体とする金属原料を原 料気化器内に収容して加熱するとともに、その原料気化 器に塩素系ガスを流入してAIC 13 ガスを生成させ、 この生成したAICI3 ガスを、外部電気炉で高温に加 熱した反応容器内に配置した溶湯器内のアルミニウム溶 湯に減圧雰囲気中で吹き掛けて反応させることによりA 1 C 1 ガスを生成させ、 A 1 C 1 3 ガスおよび A 1 C 1 ガスを反応容器内に設置した被処理品としてのガスター ビン翼の冷却孔に供給して、その冷却孔の内面に不均化 反応による化学蒸着を行わせるガスタービン翼の化学蒸 着アルミナイズド被膜形成方法であって、前記ガスター ビン翼の冷却孔へのA1C13 ガスおよびA1C1ガス の供給を、その冷却孔の冷却媒体排出側から行うととも に、当該ガスの排出を、ガスタービン翼の冷却媒体流入 側から行うことを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着 アルミナイズド被膜形成方法。

1

【請求項2】 請求項1記載のガスタービン翼の冷却孔 内面への化学蒸着アルミナイズド被膜形成と同時に、ガスタービン翼の外表面への化学蒸着アルミナイズド被膜 20 形成を行うことを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着 アルミナイズド被膜形成方法。

【請求項3】 請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、A1C13 ガスおよびA1C1ガスのガスタービン翼への供給は、反応容器内に独立的に設けた反応ガス供給ラインを使用して行うことを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法。

【請求項4】 請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、化学 30 蒸着が完了したガスタービン翼を反応容器に挿入したままで、後の熱処理を行うことを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法。

【請求項5】 請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、加熱した原料気化器に充填する金属原料として、アルミニウム金属または合金の溶融粉砕粉、ペレット、切削機切粉のいずれかを用いることを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法。

【請求項6】 請求項1または2記載のガスタービン翼 40 の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、外部電気炉によって高温に加熱した反応容器内でアルミニウム溶湯を収容する溶湯器は、さらに内部電気炉で全周を均熱加熱することを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法。

【請求項1】 請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、高温に加熱した反応容器内にHClガスまたはH2ガスを直接流入することを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法。

【請求項8】 請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、溶湯器およびこれに収容するアルミニウム溶湯の表面積を変化させることにより、アルミニウム溶湯とA1C13ガスとの反応率を制御することを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法。

2

【請求項9】 請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、アルミニウム容湯を収容する容湯器として、るつぼまたは蒸発皿のいずれかを用いることを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法。

【請求項10】 請求項1または2記載のガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、ア ルミニウム溶湯を収容する溶湯器の材料として、セラミ ックスまたはカーボンのいずれかを用いることを特徴と するガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成 方法。

【請求項11】 請求項1または2記載のガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、A 1 C 1 ガスを被処理品としてのガスタービン翼に供給す るために使用する供給管の材質として、金属、セラミッ クスまたはカーボンのいずれかを用いることを特徴とす るガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方 注

【請求項12】 請求項1または2記載のガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、ア ルミニウム溶湯を収容する溶湯器の底部側から反応ガス を吹き付け、反応ガスとアルミニウム溶湯とをガス流速 で撹拌することを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着 アルミナイズド被膜形成方法。

【請求項13】 請求項1または2記載のガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、外 部電気炉によって高温に加熱する反応容器内の温度を上 部から下部まで850℃に均熱化することを特徴とする ガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方 法。

【請求項14】 請求項1または2記載のガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、外 部電気炉によって高温に加熱する反応容器内の温度に、 その反応容器の上部から下部までに亘る温度勾配を設定 することを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着アルミ ナイズド被膜形成方法。

【請求項15】 請求項1または2記載のガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、外 部電気炉によって高温に加熱する反応容器内の温度を、 その上部で950℃とし、下部で900℃以下とするこ とを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズ ド被膜形成方法。

【請求項16】 請求項1または2記載のガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、反

50

応容器から排出されるAICIガスを再度、同一反応容 器に流入して閉ループ状の経路により化学蒸着を行わせ ることを特徴とするガスタービン翼の化学蒸着アルミナ イズド被膜形成方法。

【請求項17】 請求項1または2記載のガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、反 応容器から排出されるAIC13 ガスを再度、他の外部 **電気炉にて髙温に加熱した他の反応容器内に流入させ** て、閉ループ状の経路により化学蒸着を行わせることを 特徴とするガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被 10 **障形成方法。**

【請求項18】 請求項1または2記載のガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、非 処理品であるガスタービン翼として、空気冷却、液体冷 却、ガス冷却または蒸気冷却による冷却孔を有するもの を対象とすることを特徴とするガスタービン翼の化学蒸 着アルミナイズド被膜形成方法。

【請求項19】 請求項1または2記載のガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、非 処理品であるガスタービン翼として、コバルトまたはニ 20 ッケルを含む金属群を基材とする超合金で製作されたも のを対象とすることを特徴とするガスタービン翼の化学 蒸着アルミナイズド被膜形成方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

١.,

【発明の属する技術分野】本発明は、ガスタービン翼の 冷却孔または外表面に対する耐食または耐酸化性コーテ ィングの形成技術に係り、特にハロゲン化アルミニウム の不均化反応を利用して化学蒸着法を行うガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法に関するもの 30 である。

[0002]

【従来の技術】近年、発電用ガスタービンがエネルギー 資源の有効利用の点から注目されており、そのガスター ビンの髙効率化の研究開発が積極的に行われている。ガ スタービンにおいては、燃焼器出口ガス温度が高いほど 発電効率が上昇するため、ガスタービン入口温度の高温 化が推進されている。

【0003】しかしながら、燃料からの腐食成分や流入 空気からの海塩腐食粒子等の混入によって著しい高温腐 40 食や高温酸化の可能性があり、ガスタービンを構成する 髙温機器や部品の材料、特にガスタービン動翼ならびに ガスタービン静翼の材料にとっては、極めて過酷な環境 となっている。

【0004】したがって、ガスタービンの構成部品には 耐熱性向上は勿論のこと、燃焼ガスへの耐食性、耐酸化 性向上も併せて要求される。このような過酷な環境下で は、動翼材料や静翼材料として一般に使用されるNi 基、あるいはCo基の耐熱超合金鋼等の基材のみで対応 するには限界に達しており、高温耐食コーティングに関 50 せ、NiA1やCoA1などの金属間化合物を形成する

する研究が併せて行われている。

【0005】図6は、ガスタービン翼1に作用する各種 要因、すなわちガスタービン翼1が受ける各種の負荷等 について、環境状況を模式的に示した図である。タービ ン入口温度が1300℃を越える現在、ガスタービン翼 1には冷却孔2が必須条件として形成されており、この 冷却孔2には冷却媒体として空気、液体、ガスまたは蒸 気等が流通される。

【0006】ところが、この冷却孔2への冷却媒体の供 給によってガスタービン翼1には燃焼ガス温度との差に よる大きな熱応力が翼長さ方向aに生じるとともに、さ らに同方向aには回転による遠心力が重畳される。

【0007】また、同時に矢印 b で示すように、外部か ら翼外表面に向かって、高温酸化、硫化腐食または燃焼 灰によるエロージョンなどの影響が及ぶものであり、こ れらが大きい問題となっている。一般に、前者の熱応力 や遠心力は、高温強度に優れたガスタービン翼1の超合 金基材部分3で受け持ち、後者の髙温酸化、硫化腐食、 エロージョン等は、翼表面の高温耐食コーティング被膜 4で分担させることが考えられている。

【0008】従来の公知技術としては、例えば特開昭5 9-63303号(被覆超合金ガスタービン部品)、ま たは特開昭53-112234号(溶射被覆超合金製品 と製法)などがある。これらの技術において、ガスター ビン部品、特にガスタービン翼1の耐食コーティング技 術は、MCrAlY(MはNi、Co、Fe、またはそ れらの複合材料等)の合金を、減圧プラズマ溶射、高速 爆発溶射、真空蒸着、スパッタリングなどの物理的蒸着 法(PVC; Phisical IVapor Deposition)を適用し てコーティングされている。特に現在では、多種の合金 被膜を形成できる点から減圧プラズマ溶射法が多用され ている。減圧プラズマ溶射法では、従来の大気中プラズ マ溶射と比べて不活性ガス減圧下での溶射施工が可能で あり、溶射材料の酸化や窒化が防止でき、予定通りの清 浄な被膜を形成することができる。

【0009】また、減圧プラズマ溶射、高速爆発溶射、 真空蒸着、スパッタリング等の物理的蒸着法によりコー ティングされたMCrAl Y合金被膜表面に、さらにA 1パック法等によってアルミニウムの耐食および耐酸化 コーティングを施し、より一層の耐食および耐酸化性の 向上を図ることも行われている。

【0010】A1パック法は例えば図7に示すように、 被処理品5をA1パック粉末6(被覆剤としてのアルミ ニウムまたはその合金と、キャリアあるいは活性剤とし てのハロゲン化アンモニウムあるいはハロゲン化アルカ リ金属等と、A1203のような不活性充填剤とを混合 した粉末)中に埋没し、Arガス等をキャリアガス7と して、非酸化性雰囲気中にて1000℃以上に加熱保持 することによりアルミニウムを被処理品5に拡散浸透さ 5

方法である。この化合物が高温域において酸素と結合し、A12 O3 等の保護被膜を生成し、耐食および耐酸化性を向上させる。このNiA1やCoA1等の金属間化合物の形成層の厚さは、処理時の保持時間および処理温度によって制御できる。また、ハロゲン化物は、アルミニウム源から被処理品5へのA1移行を容易にするキャリアあるいは活性剤として作用している。このようなA1パック法を示す公知文献としては、例えば特公昭59-34230号、特公昭61-10034号等がある。

【0011】ところで、タービン入口温度が1300℃ を越えるガスタービンにおいては、ガスタービン翼の使用中の温度を下げるために、ガスタービン翼内部に冷却孔を設け、この冷却孔に冷却媒体を流入させて冷却を行っている。

【0012】図8は、このようなガスタービン翼1内部の冷却孔2の形状を示している。この図8に示すように、冷却孔2は翼植込み部1a側から翼先端1b側に向かって伸びた後、翼前縁部1cおよび翼後縁部1d側で蛭行した複雑な形状の空洞となっており、冷却空気8は翼植込み部1a側から冷却孔2内に供給されて、翼先端1bおよび翼後縁部1dから排出されるようになっている。この冷却孔2の内表面に耐食および耐酸化性コーティングを施すことが望まれるが、コーティングに際しては種々の問題がある。

【0013】例えば、前述したA1パック法によってガスタービン翼1の冷却孔2の内表面にアルミニウムをコーティングしようとする場合、冷却孔2が単純形状であれば適用も可能であるが、ガスタービン翼1の冷却孔2が細孔で複雑形状の空洞となっているため、A1パック 30 粉末を充填することが困難である。

【0014】また、A1パック法では、パック粉末剤中から被覆原料が供給されることから、目的のコーティング膜厚を得ようとした場合には、それに応じた量のパック粉末剤を必要とする。しかし、冷却孔2は細孔で複雑形状であるため、充填できるパック粉末剤の量は制限され、予定したコーティング膜厚を得ることができないばかりでなく、処理後は固化したパック粉末剤を完全に除去することができない等の問題がある。

【0015】このようなことから、ガスタービン翼1の 冷却孔2のAlコーティングには、3価のハロゲン化ア ルミニウムの不均化反応を利用した化学蒸着法(CV D: Chemical Vapor Deposition) によりコーティング する方法が適用されている。

【0016】図9は、この化学蒸着法を実施するための 従来技術を模式的に示したものである。すなわち化学蒸 着法では、外部電気炉9で高温に加熱した反応容器10 内にガスタービン翼1を配置し、この反応容器10内を 減圧雰囲気にして、H2ガス11、A1C1ガス12お よびHC1ガス13等の反応ガスを供給し、被処理品で 50 あるガスタービン翼1に吹付け、その表面に金属間化合物を析出させるものである。

【0017】しかし、一般的にA1C1ガスとH2ガスとの還元作用によりアルミニウムを析出させようとすると、熱力学的な反応の自由エネルギーによって1000℃以上の高い処理温度と長時間の処理時間を必要とする。したがって、被処理品は熱によるダメージを受けやすく、材料強度低下や製品の性能低下が起こるため、処理後の熱処理を必要とするなど、種々の問題がある。

[0018]

【発明が解決しようとする課題】上述したように、ガスタービン翼1の冷却孔2が細孔で複雑形状であるため、従来のいずれの方法においても、急激なガス流速の変化、圧力の変動および反応生成ガスの逆拡散等によって、冷却孔2の内面にA1被膜を均一にコーティングすることが困難である。

【0019】また、ガスタービン翼1の冷却空気流入側(翼植込み部1a側)からA1Clガスを流入するために、A1Clガスの入口近傍の冷却孔2の内表面ではコーティング膜厚が厚く、中間部や冷却空気排出側(トレーリングエッジ部側)のA1Clガス出口近傍における膜厚が薄くなる。つまり、冷却空気流入側ではA1Clガスの濃度が高いためにNiAlなどの金属間化合物被膜が厚くなり、冷却孔2の内面を通過することにより、A1が奪われて中間部や冷却空気排出側に到達したA1Clガスの反応ガスは、A1ガス濃度が極めて低下した3価のハロゲン化アルミニウムのA1Cl3ガスとなる。このような低濃度状態のA1Clガスを冷却孔2に供給しても、金属間化合物被膜の形成速度は遅く、膜厚が薄くなる。

【0020】また、実稼働中のガスタービン翼1の表面温度は、冷却孔2の冷却空気流入側(翼植込み部1a側)では低温となり、冷却孔2の翼前縁部1c(リーディングエッジ部)や冷却空気排出側(翼後縁部1d側)では高温となる。したがって、高温になる翼前縁部1c側や翼後縁部1d側では金属間化合物の膜厚が薄いために、高温腐食および高温酸化が生じやすくなっていた。【0021】また、ガスタービン翼1の冷却空気流入側からA1C1ガスを流入した場合には、冷却空気排出側の出口付近では容積が急激に増大するため、急激なガス流速の変化や圧力変動が生じ、A1C1ガスの反応ガスの逆拡散等によって、冷却孔2の内面にNiAlの金属間化合物被膜を均一にコーティングすることが困難である。このため、冷却空気排出側の出口付近にガス流速を制御する特別な治具を用いていた。

【0022】さらに、図10に示すように、冷却孔2のリターンフロー部2aでは反応ガス11,12,13の流速が減速しやすく、金属間化合物14の膜厚が厚くなって冷却空気の流量低下が生じ、冷却効率が著しく低下する等の大きな問題があった。一方、減圧プラズマ溶

射、高速爆発溶射、真空蒸着、スパッタリングなどの物理的蒸着法によりコーティングされたMCrAlY合金被膜表面に、Alパック法による耐食および耐酸化コーティングを施し、さらに耐食性、耐酸化性等の向上を図った場合においては、1000℃以上の高温で加熱処理するために処理品が熱ダメージを受けやすく、材料の強度低下が生じやすく、できるだけ低温で処理することが望まれていた。

【0023】さらに、ガスタービン翼1の外表面のA1パック処理の後に、冷却孔2の化学蒸着によるA1コー 10 ティングを行う場合には、A1パック法により1000 ℃以上の高温にてA1ナイジングを行っていた。また、ガスタービン翼1の冷却孔2の内表面は、A1パック法による外表面のA1ナイジング後、外表面をマスキングしたり、外表面に反応ガスが供給されないようにして、化学蒸着により900℃以下の低温でA1ナイジングを行っていた。しかしながら、冷却孔2の化学蒸着によるA1コーティングに際しては、ガスタービン翼1の外表面のマスキングが難しく、A1C1ガス2bの反応ガスが外表面に漏れ、A1パック後の被膜と反応し、A1パ 20ックで得られた正常なコーティング膜を阻害する等の問題があった。

【0024】本発明はこのような事情に鑑みてなされたもので、低い処理温度にて化学蒸着法によるAlコーティングを行うことができ、ガスタービン翼冷却孔内面の耐食性および耐酸化性を向上させるとともに、Alパック法の処理工程を廃止し、ガスタービン翼が熱ダメージを受けにくく、材料の強度低下や性能低下が起こり難い最適温度で処理できるガスタービン翼の化学蒸着アルミナイド被膜形成方法を提供することを目的とする。

[0025]

【課題を解決するための手段】前記の目的を達成するた めに、請求項1の発明は、アルミニウムを主体とする金 属原料を原料気化器内に収容して加熱するとともに、そ の原料気化器に塩素系ガスを流入してAIC 13 ガスを 生成させ、この生成したAIC13 ガスを、外部電気炉 で高温に加熱した反応容器内に配置した溶湯器内のアル ミニウム溶湯に減圧雰囲気中で吹き掛けて反応させるこ とによりA1C1ガスを生成させ、A1C13 ガスおよ びAICIガスを反応容器内に設置した被処理品として のガスタービン翼の冷却孔に供給して、その冷却孔の内 面に不均化反応による化学蒸着を行わせるガスタービン 翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法であって、前 記ガスタービン翼の冷却孔へのA1С13 ガスおよびA 1 C 1 ガスの供給を、その冷却孔の冷却媒体排出側から 行うとともに、当該ガスの排出を、ガスタービン翼の冷 却媒体流入側から行うことを特徴とする。

【0026】上記の方法によると、ガスタービン翼の冷却空気排出側からAICl3ガスおよびAlClガス等の反応ガスを供給し、ガスタービン翼の冷却空気流入側 50

から反応ガスを排出することで、ガスタービン翼の表面 温度が高く、特に高温腐食、高温酸化の環境にある冷却 孔の冷却空気排出側(トレーリングエッジ部)のA 1 コーティング膜厚を厚くし、かつ、ガスタービン翼の表面 温度が比較的低く、高温腐食、高温酸化の問題が少ない 冷却空気流入側(翼植込み部側)のA 1 コーティング膜 厚を薄くすることができる。 すなわち、アルミニウムの低次塩化物であるA 1 C 1 を作成して化学蒸着を行う方 法を用いることにより、アルミニウムの化学蒸着の低温 化を可能にし、例えば公ば被処理品表面にアルミニウムを700℃の低温でコーティングすることができる。

【0027】請求項2の発明は、請求項1記載のガスタービン翼の冷却孔内面への化学蒸着アルミナイズド被膜形成と同時に、ガスタービン翼の外表面への化学蒸着アルミナイズド被膜形成を行うことを特徴とする。

【0028】本発明によれば、ガスタービン翼の冷却孔 内表面と外表面の内外面を同時に化学蒸着処理すること で、ガスタービン翼の外表面のAlパック処理工程を廃 止するとともに、Alパックよりも低い処理温度で、ガ スタービン翼の外表面のAlナイジングが行える。

【0029】請求項3の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、A1C13 ガスおよびA1C1ガスのガスタービン翼への供給は、反応容器内に独立的に設けた反応ガス供給ラインを使用して行うことを特徴とする。

【0030】本発明によれば、反応容器内で被処理品に 供給する反応ガスの供給ラインを、反応容器と独立した ガスラインとすることで、ガスタービン翼の冷却孔内表 面と外表面のA1濃度を低下させることなく、A1ナイ ジングが行える。

【0031】請求項4の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、化学蒸着が完了したガスタービン翼を反応容器に挿入したままで、後の熱処理を行うことを特徴とする

【0032】本発明によれば、化学蒸着が完了した被処理品を反応容器に挿入したまま熱処理を行うことで、製品の一連の製作時間が短縮するとともに、処理設備への過大な投資が不要となる。

【0033】請求項5の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、加熱した原料気化器に充填する金属原料として、アルミニウム金属または合金の溶融粉砕粉、ペレット、切削機切粉のいずれかを用いることを特徴とする。

【0034】本発明によれば、加熱した原料気化器に充填するアルミニウムまたはその合金として、溶融粉砕粉、ペレット、旋盤等のバイトにより切出した切粉のいずれかを用いることで、反応ガス生成の反応率を高めることができる。

10

【0035】請求項6の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、外部電気炉によって高温に加熱した反応容器内でアルミニウム溶湯を収容する溶湯器は、さらに内部電気炉で全周を均熱加熱することを特徴とする。

【0036】本発明によれば、外部電気炉にて高温に加熱した反応容器内に配置したアルミニウム溶湯を入れた溶湯器を、内部電気炉で全周を均熱加熱したことで、被処理品に供給するA1C1ガス濃度を高めることができる。

【0037】請求項7の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、高温に加熱した反応容器内にHC1ガスまたはH2ガスを直接流入することを特徴とする。

【0038】本発明によれば、高温に加熱した反応容器内にHC1、H2ガスを直接流入して化学蒸着を行うことで、A1C13ガスを生成する原料気化器を廃止することができる。

【0039】請求項8の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、容湯器およびこれに収容するアルミニウム溶湯の表面積を変化させることにより、アルミニウム溶湯とA1C13ガスとの反応率を制御することを特徴とする。

【0040】本発明によれば、反応ガスを吹き付けるアルミニウム溶湯と溶湯器の表面積を変え、アルミニウム溶湯とA1C13ガスの反応率を制御することで、A1C1ガスの生成濃度を制御し、反応ガスと被処理品との反応を加速することができる。

【0041】請求項9の発明は、請求項1または2記載 30のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、アルミニウム溶湯を収容する溶湯器として、るつぼまたは蒸発皿のいずれかを用いることを特徴とする。

【0042】本発明によれば、反応ガスを吹き付けるアルミニウム容湯の容湯器として、るつぼ、蒸発皿のいずれかを用いることで、アルミニウム容湯および容湯器の表面積を制御することができる。

【0043】請求項10の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、アルミニウム溶湯を収容する溶湯器の材料として、セラミックスまたはカーボンのいずれかを用いることを特徴とする。

【0044】本発明によれば、反応ガスを吹き付けるアルミニウム容湯の容湯器材料として、セラミックス、カーボンのいずれかを用いることで、アルミニウム容湯と容湯器との反応をなくし、濃度の高いA1C1ガスを生成することができる。

【0045】請求項11の発明は、請求項1または2記 載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成 50 方法において、A1C1ガスを被処理品としてのガスタービン翼に供給するために使用する供給管の材質として、金属、セラミックスまたはカーボンのいずれかを用いることを特徴とする。

【0046】本発明によれば、A1C1ガスを被処理品に供給する供給管の材質として、金属、セラミックス、カーボンのいずれかを用いることで、A1C1ガスを濃度を低下することなく、そのまま反応ガスを被処理品に供給することができる。

【0047】請求項12の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、アルミニウム溶湯を収容する溶湯器の底部側から反応ガスを吹き付け、反応ガスとアルミニウム溶湯とをガス流速で撹拌することを特徴とする。

【0048】本発明によれば、アルミニウム溶湯を収容した溶湯器の底から反応ガスを吹き付け、反応ガスとアルミニウム溶湯とをガス流速で撹拌することで、濃度の高いA1C1ガスを生成するとともに、反応率を向上させることができる。

【0049】請求項13の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、外部電気炉によって高温に加熱する反応容器内の温度を上部から下部まで850℃に均熱化することを特徴とする。

【0050】本発明によれば、外部電気炉にて高温に加熱した反応容器内の温度を、上部から下部まで850℃に均熱化することで、最大の膜生成速度が得られ、短時間にコーティングの被膜の厚膜化が図れる。

【0051】請求項14の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、外部電気炉によって高温に加熱する反応容器内の温度に、その反応容器の上部から下部までに亘る温度勾配を設定することを特徴とする。

【0052】本発明によれば、外部電気炉にて高温に加熱した反応容器内の温度に、上部から下部までに温度勾配を設定することで、被処理品の処理温度を低温化することができる。

【0053】請求項15の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、外部電気炉によって高温に加熱する反応容器内の温度を、その上部で950℃とし、下部で900℃以下とすることを特徴とする。

【0054】本発明によれば、外部電気炉にて高温に加熱した反応容器内の温度を上部では950℃とし、下部では900℃以下とすることで、最大の膜生成速度が得られ、短時間にコーティングの厚膜化が図れる。

【0055】請求項16の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、反応容器から排出されるA1C1ガスを再度、同一反応容器に流入して閉ループ状の経路により

化学蒸着を行わせることを特徴とする。

【0056】本発明によれば、排出したA1C13 ガスを再度、同一反応容器に流入して閉ループにより化学蒸着を行うことで、何度もA1C13 ガスを排気する必要なく、化学蒸着処理を連続して行うことができる。

【0057】請求項17の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、反応容器から排出されるA1C13ガスを再度、他の外部電気炉にて高温に加熱した他の反応容器内に流入させて、閉ループ状の経路により化学蒸着を 10行わせることを特徴とする。

【0058】本発明によれば、排出したA1C13 ガスを再度、他の外部電気炉にて高温に加熱した他の反応容器内に流入して閉ループにより化学蒸着を行うことで、生産性を向上することができる。

【0059】請求項18の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、非処理品であるガスタービン翼として、空気冷却、液体冷却、ガス冷却または蒸気冷却による冷却孔を有するものを対象とすることを特徴とする。

【0060】本発明によれば、空気冷却あるいは液体冷却あるいはガス冷却あるいは蒸気冷却による冷却孔を有する処理品を対象としたことで、耐食性および耐酸化性を向上させ、冷却効率を高めることができる。

【0061】請求項19の発明は、請求項1または2記載のガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法において、非処理品であるガスタービン翼として、コバルトまたはニッケルを含む金属群を基材とする超合金で製作されたものを対象とすることを特徴とする。

【0062】本発明によれば、コバルト(Co)あるい 30 はニッケル(Ni)を含む金属群を基材とする超合金で製作された処理品を対象とすることで、耐食性および耐酸化性が更に向上する。

【0063】したがって、本発明の方法によってコーティングされるガスタービン翼は、従来方法によるものに比較して、耐高温腐食性および耐高温酸化性が向上し、長時間のAlコーティングの被膜寿命特性を有するものとなる。

[0064]

【発明の実施の形態】以下、本発明の実施形態を図面を 40 参照して説明する。

【0065】図1は、本発明の第1実施形態によるガスタービン翼の化学蒸着アルミナイズド被膜の形成方法を実施するための装置系統を示す全体図であり、図2は図1の要部を拡大して示す図である。図3は本実施形態の方法による作用を示すための特性図で、温度と膜厚との関係を示すグラフである。

【0066】本実施形態では概述して図1に示すように、アルミニウムを主体とする金属原料、例えばアルミニウムまたはその合金(以下、A1原料という)21

を、原料気化器22内に収容して加熱するとともに、そ の原料気化器22に、塩素系ガスとしてのA1C13 ガ スおよびH2 ガスをボンベ23, 24から流入させてA 1 C 1 3 ガスを生成させる。生成した A 1 C 1 3 ガスお よびH2 ガスは、外部電気炉25で高温に加熱した反応 容器26内に配置した容湯器27内のA1容湯28に減 圧雰囲気中で吹き掛けて反応させ、これによりAICI ガスを生成させる。これらA1C13、A1C1ガスお よびH2 ガスなどの反応ガスを、反応容器26内に設置 した被処理品としてのガスタービン翼29の冷却孔30 に、その冷却孔30の冷却媒体排出側(トレーリングエ ッジ部等の翼先端部および翼後縁部側) 30 a から供給 するとともに、当該ガスの排出は冷却孔30の冷却媒体 流入側(翼植込み部側) 30 b から行う。これにより、 冷却孔30の内表面に不均化反応による化学蒸着を行わ せる。排出したガスは、真空ポンプ31を介して排ガス 処理装置32に送って廃棄処理する。

12

【0067】詳述すると、図2に示すように、反応容器26内にはA1C13ガスおよびH2ガスを供給するための独立した供給管33が設けられている。この供給管33の先端側に拡張して形成された拡大部分33aに前記容湯器27が収容されている。また、供給管33のさらに先端側部分33bがガスタービン翼29の翼先端部および翼後縁部側の冷却媒体排出側30aに連通するとともに、この供給管33の分離した排気用部分33cがガスタービン翼29の翼植込み部側に連通している。これにより、反応容器26に供給される塩素系ガス2は、反応容器26から真空ポンプ31によって外部に排出されるまで、独立したガスの供給ライン内を流通し、反応容器26内の供給管33外には流出しない。

【0068】ここで、反応ガスの流れについて説明する。原料気化器22は480℃に加熱され、この原料気化器22の容器内にHCIガスおよびH2ガスが流入してAI原料との反応によってAIC13ガスが生成する。生成したAIC13ガスを200℃以上の温度に保持しながら、外部電気炉25で900℃以上に加熱された反応容器26内の溶湯器27に流入させる。ここで反応容器26内の温度は、上部で950℃、下部で900℃以下とすることが望ましい。この溶湯器27としては、るつぼ、蒸発皿等のセラミックス材料や、カーボン材料のいずれかを用いる。

【0069】反応容器26に流入したA1C13ガスを、A1容湯28に適切に吹き掛け、反応ガスとしてのA1C1ガスを生成する。なお、容湯器27を容量可変形とし、その容湯器27およびこれに収容するA1容湯28の表面積を変化させることによって、反応率を制御することができる。また、容湯器27の底部側から反応ガスを吹付け、反応ガスとA1容湯28とをガス流速で撹拌すれば、濃度の高いA1C1ガスを生成するとともに、反応率を向上させることができる。

学蒸着が行われる。

度に加熱して熱処理を行う。

1、2、3で示すことができる。

14

吹き掛けることで、AICIガスが生成され、これがガ

スタービン翼21の冷却孔30の内表面に供給されて化

【0072】化学蒸着が完了した後は、ガスタービン翼

29を反応容器26に挿入したままの状態で、反応容器

26内にH2ガスを供給し、ガスタービン翼29が酸化

しない雰囲気を作る。この後、ガスタービン翼29の材

料強度の回復や組織の回復およびガスタービン翼29の

表面に析出する金属間化合物の組成を調整するために、

外部電気炉25にて反応容器26を材料の溶体化処理温

【0073】ところで、冷却孔30に冷却空気排出側3

Oaから供給したA1C1ガスは、例えばガスタービン

翼材料であるNiやCo等の超合金基材と反応してNi

AlやCoAlの金属間化合物を形成する。反応の完了

したA1С1ガスは、A1濃度が低下した3価のハロゲ

ン化アルミニウムであるAIC13 ガスとなって冷却空

【0074】原料気化器22でA1C13 ガスを生成す

気流入側から排出される。この時の反応は次の反応式

【0070】このA1C1ガスをガスタービン翼29の冷却孔30の冷却空気排出側30aのトレーリングエッシ部から供給して化学蒸着を行う。A1C1ガスをガスタービン翼29に供給する供給管30の材質としては金属、セラミックス、カーボンのいずれかを用いる。ガスタービン翼29と化学蒸着が完了したA1C1ガスは元のA1C13ガスとなり、ガスタービン翼29の冷却空気流入側30bの植込み部から排出される。反応容器26内の圧力は真空ポンプ31で制御しており、A1C13ガスは真空ポンプ31から排ガス処理装置32へ排気される。排ガス処理装置32はA1C13ガス、HCIガス、その他のガスをPH8~13程度の苛性ソーダにて中和処理し、大気へ放出する。

【0071】なお、原料気化器22で生成したA1C13ガスを、外部電気炉25で加熱された反応容器26に流入する場合、外部電気炉25で反応容器26の全周を850℃に均熱に加熱して供給する。反応容器26内には内部電気炉34が設けられ、この内部電気炉34によって溶湯器27が反応容器26の温度と同一の860℃に加熱されるとともに、ガスタービン翼29もこれらと同一の860℃に加熱されている。そして、反応容器26に流入したA1C13ガスを、このA128に適切に

ガスを、このA128に適切に 【化1】 3HC1+3A1+H2→2A1Cl3+ 3/2H2+H2

…… (反応式1)

【0075】A1C13 ガスからA1C1ガスの反応ガスを生成する場合。

 $A 1 C 13 + A 1 + H2 \rightarrow A 1 C 1 + A I C 12 + H2$

…… (反応式2)

【0076】超合金基材と反応してNiAlの金属間化合物を形成する場合。

A 1 C 1 + A 1 C 12 + N i + H2 → N i A 1 + A 1 C 13 + H2 ······ (反応式3)

る場合。

【化2】

[化3]

この時、A1C12ガスの生成量は極めて僅かである。 【0077】次に図3によって作用を説明する。図3はA1C13ガスを外部電気炉25で反応容器26の全周を850℃に均熱に加熱して供給することで得られる温度と膜厚との関係を示した図である。

【0078】ガスタービン翼29の冷却孔30の冷却空気排出側30aのトレーリングエッジ部からA1C1ガスを供給し、ガスタービン翼29の冷却空気流入側の植込み部からA1C13ガスの排気ガスを排出させることで、図3に示すように、ガスタービン翼21の表面温度が最も高い冷却空気排出側(トレーリングエッジ部側)30aのNiA1の金属間化合物の膜厚を厚くすることができ、かつガスタービン翼21の表面温度が比較的低く、高温腐食、高温酸化の問題が少ない冷却空気流入側(植込み部側)30bのA1コーティング膜厚を薄くすることができる。また、冷却空気流入側付近では容積が急激に増大することもなく、急激なガス流速の変化や圧力変動が生じない。

【0079】さらに、反応容器26に供給する塩素系ガスは反応容器26から真空ポンプ31によって外部に排出されるまで独立したガス供給ラインとし、反応容器2 50

6内の供給管33外にガスが流出しない構造としたことで、反応容器26とA1C1ガスとの反応を防止することができるとともに、処理を必要とする被処理品の表面にのみA1C1ガスを100%供給することができる。【0080】また、化学蒸着が完了したガスタービン翼29を反応容器26に挿入したままの状態で、反応容器26にH2ガスを供給し、ガスタービン翼29が酸化しない雰囲気を作り、外部電気炉25にて反応容器26を材料の溶体化処理温度に加熱して熱処理を行うことで、被処理品の取り出しや予熱の必要がなく、コーティング施工工程が短縮されるとともに、ガスタービン翼29の

被処理品の取り出しや予熱の必要がなく、コーティング 施工工程が短縮されるとともに、ガスタービン翼29の 材料強度の回復や組織の回復、およびガスタービン翼2 1の表面に析出する金属間化合物の組成を調整すること ができる。

【0081】さらにまた、原料気化器22で生成したA1C13ガスを、外部電気炉25で加熱された反応容器26内に流入する場合、外部電気炉25で反応容器26の全周を850℃に均熱に加熱して供給することで、図3に示すように、処理温度の低温化および短時間で厚膜の金属間化合物を析出させることができる。

【0082】以上の第1実施形態によると、従来技術に

おけるガスタービン翼の冷却空気流入側からAICIガスを供給していた場合の冷却空気入口近傍の冷却孔の金属間化合物の析出膜厚が厚く、中間部や冷却空気排出側の出口近傍における金属間化合物の膜厚が薄くなっていたことを防止でき、ガスタービン翼29の冷却孔30の冷却空気排出側30aのトレーリングエッジ部からの反応ガスの供給および冷却空気流入側30bの植込み部からの反応ガスの排出により、表面温度が最も高く、高温酸化および高温腐食が最も顕著な部位に被膜の厚い耐食および耐酸化コーティング被膜層を形成することができ、高温酸化および高温腐食を十分に防止することができる。

【0083】また、冷却空気流入側付近では容積が急激に増大し、急激なガス流速の変化、圧力変動を生じたとしても、ガスタービン翼29の表面温度が比較的低いために高温腐食および高温酸化の問題は少なく、均一な膜厚を必要としない。したがって、冷却空気排出側の出口付近にガス流速を制御する特別な治具を用いる必要がない。

【0084】しかも、反応容器26に供給する塩素系ガ 20 スは、反応容器26から真空ポンプ31によって外部に 排出されるまで独立したガス供給ラインとして、反応容器26内にガスが流出しないようにするため、被処理品の表面のみにA1C1ガス濃度の低下の少ない100%のA1C1ガスを供給することができ、ガスタービン翼29の冷却孔30やガスタービン翼29の外表面に短時間で耐食および耐酸化コーティング被膜層を形成することができる。

【0085】さらに、A1C1ガスと反応容器26との 反応をも防止できるため、反応容器26に付着するAL の除去掃除が不要であり、メンテナンスを簡単にするこ とができる。また、外部電気炉25で反応容器26の全 周を850℃に均一に加熱して均熱させることで、ガス タービン翼29の処理温度を低温化し、ガスタービン翼 29がAlナイジング時に受ける熱ダメージを低減する ことができ、材料強度や性能の低下を防止する効果が奏 されるとともに、材料強度を回復させるための熱処理も 不要とすることができる。さらにまた、化学蒸着が完了 したガスタービン翼29を反応容器26に挿人したまま の状態で、反応容器 2 6 に H2 ガスを供給し、ガスター ビン翼29が酸化しない雰囲気を作り、外部電気炉25 によって反応容器26を材料の溶体化処理温度に加熱し て熱処理を行うことで、ガスタービン翼材料の強度回復 や組織の回復、およびガスタービン翼表面に析出する金 属間化合物の組成を調整できるため、コーティングした ガスタービン翼29の信頼性や性能を更に向上できるよ うになる。

【0086】次に、本発明の第2実施形態について、図4を参照して説明する。図4はガスタービン翼29の冷

却孔30の内表面とガスタービン翼29の外表面とを同時に化学蒸着処理する場合を示す図である。

【0087】本実施形態では、反応ガスであるA1C1ガスの供給管33の先端側部分を拡大してマスキング槽35を構成し、ガスタービン翼29の外表面を覆うようにしている。これにより、冷却孔30への反応ガスの供給と同時にガスタービン翼29の外表面にも反応ガスを供給し、両面に同時に化学蒸着処理を施すものである。なお、マスキング槽35には金属、セラミックス、カーボンのいずれかを用いる。その他の要件は前記の第1実施形態と同様であるから、説明を省略する。

【0088】このような第2実施形態によると、ガスタービン翼29の冷却孔30の内表面と、ガスタービン翼29の外表面とを、マスキング槽35によって同時に化学蒸着処理することで、A1パック法による処理温度

(1000℃以上)に比べて、900℃以下の低温で処理することができるとともに、ガスタービン翼29の外表面のA1パック処理工程を廃止することができるので、ガスタービン翼29がA1ナイジング時に受ける熱ダメージを低減し、材料の強度低下および製品の性能低下を防止することができる。

【0089】また、ガスタービン翼29の外表面のA1パック処理工程を廃止することができるため、A1パック後の耐食および耐酸化コーティング被膜を化学蒸着A1ナイジングによって阻害することなく、処理時間を短縮するとともに、処理コストを低減することができる。

【0090】次に、本発明の第3実施形態について、図5を参照して説明する。図5は供給管33を閉ループ状に構成して複数または同一の反応容器26での化学蒸着を連続的に行えるようにした場合を示した図である。

【0091】本実施形態で使用する装置では、例えば1 対の反応容器26が閉ループ状の供給管33によって連 結されており、供給管33の往復路部分にそれぞれポン プ36,37が設けられるとともに、流れ規制用の複数 の弁38,39が設けられている。

【0092】そして、一方の反応容器26から排出されるA1C13ガスを再度、同一の反応容器26あるいは他方の反応容器内26に流入させて、閉ループにより化学蒸着を行うようにしている。

【0093】すなわち、一方の反応容器26内のガスタービン翼29で冷却空気排出側30aから供給される反応ガスは、例えばガスタービン翼材であるNi基超合金と反応してNiAlの金属間化合物を形成し、反応の完了したガスはAl濃度が低下した3価のハロゲン化アルミニウムのAlCl3ガスとなって冷却空気流入側30bから排出される。この時の反応は下記の反応式4に示す通りである。

[0094]

【化4】

17

【0095】ところが、次の反応式5で示されるよう に、反応が完了したA1C13 ガスを再度A1に吹き付 けることでA1濃度が回復し、NiA1の金属間化合物 A1C13+A1→A1C1+A1C12

【0097】そこで、十分なA1C13ガスを、入側の 弁38を開として一方の反応容器26(26a)に流入 させた後、同弁38を閉じ、出側の弁39を開として各 ポンプ36,37を起動する。これにより、一方の反応 容器26a内で反応が完了したA1C13ガスを再度同 一反応容器26a,あるいは他の反応容器内26(26 b)に流入させることで、A1C13ガスを排気することなく、閉ループ作用によって化学蒸着処理を連続的に 行うことができる。これらの反応容器26を小型化し、 装置を数多く設けることにより、初期のA1C13ガス の供給量を必要最小限にすることができる。

【0098】このような第3実施形態によれば、反応が完了したA1C13ガスを再度、同一反応容器あるいは他の反応容器内に流入することにより、生産性の向上が図れるとともに、化学蒸着処理コストを大幅に低減することができる等の利点が得られる。

[0099]

【発明の効果】以上のように、本発明によればガスター ビン翼の表面温度が高く、高温腐食および高温酸化環境 にある冷却孔の冷却空気排出側のA 1 コーティング膜厚 を厚くするとともに、ガスタービン翼の表面温度が比較 的低く、高温腐食および高温酸化の問題が少ない冷却空 気流入側(植込み部)のAIコーティング膜厚を薄くし て、温度とAlコーティング膜厚およびガス流速とAl コーティング膜厚との関係を最適化することができる。 また、ガスタービン翼外表面のA1パック処理工程を廃 30 止し、ガスタービン翼がAlナイジング時に受ける熱ダ メージを低減でき、材料強度や性能の低下を防止するこ とができる。したがって、本発明の方法によってコーテ ィングされるガスタービン翼によれば、従来方法によっ てコーティングされるガスタービン翼と比較して、耐高 温腐食性および耐高温酸化性が向上し、長時間のAlコ ーティング被膜寿命特性を有するものとなる等、多大な 効果が奏される。

【図面の簡単な説明】

を形成するに十分なA1C1ガスとすることができる。 【0096】

18

【化5】

…… (反応式5)

【図1】本発明の第1実施形態による化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法を説明するための全体的模式図。

【図2】図1の要部を拡大して示す模式図。

【図3】本発明の第1実施形態における作用を説明する ための温度と膜厚との関係を示すグラフ。

【図4】本発明の第2実施形態を説明するための模式図.

【図5】本発明の第3実施形態を説明するための模式 図。

【図6】ガスタービン動翼が受ける各種の負荷、環境状況を示す模式図。

【図7】従来の物理的被膜形成方法方法を説明するため の模式図。

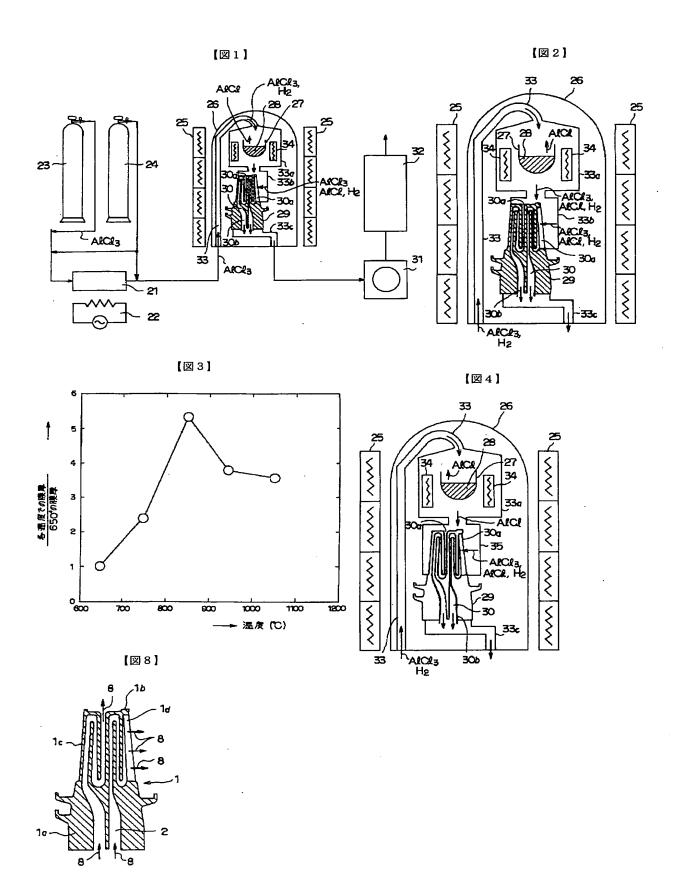
【図8】ガスタービン翼の内部構成を示す翼断面図。

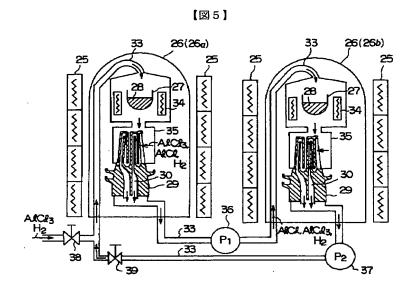
【図9】従来の化学蒸着アルミナイズド被膜形成方法を 説明するための模式図。

【図10】従来例によるガスタービン翼の冷却孔内の金 属間化合物膜厚分布を示す翼断面図。

【符号の説明】

- 21 A I 原料
- 22 原料気化器
- 23, 24 ボンベ
- 25 外部電気炉
- 26 反応容器
- 27 溶湯器
- 0 28 溶湯
 - 29 ガスタービン翼
 - 30 冷却孔
 - 31 真空ポンプ
 - 32 排ガス処理装置
 - 3 3 供給管
 - 34 内部電気炉
 - 35 マスキング槽
 - 36,37 ポンプ
 - 38,39 弁





【図7]

